This Page Is Inserted by IFW Operations and is not a part of the Official Record

BEST AVAILABLE IMAGES

Defective images within this document are accurate representations of the original documents submitted by the applicant.

Defects in the images may include (but are not limited to):

- BLACK BORDERS
- · TEXT CUT OFF AT TOP, BOTTOM OR SIDES
- FADED TEXT
- ILLEGIBLE TEXT
- SKEWED/SLANTED IMAGES
- COLORED PHOTOS
- BLACK OR VERY BLACK AND WHITE DARK PHOTOS
- GRAY SCALE DOCUMENTS

IMAGES ARE BEST AVAILABLE COPY.

As rescanning documents will not correct images, please do not report the images to the Image Problem Mailbox.



(11)Publication number:

09-000164

(43)Date of publication of application: 07.01.1997

(51)Int.CI.

A23J 3/34 A23J 3/04 C12P 21/06 //(C12P 21/06 C12R 1:69) (C12P 21/06 C12R 1:38) (C12P 21/06

(21)Application number: 07-156317

(71)Applicant : ASAHI CHEM IND CO LTD

(22)Date of filing: 22.06.1995

(72)Inventor: FUJII MIKIO

NAGAOKA YOSHIKO

(54) PRODUCTION OF HYDROLYZED PROTEIN

(57)Abstract:

PURPOSE: To readily and precisely hydrolyze an edible protein in two-stage reaction by combining a hydrolyzing process using specific two kinds of protease formulations.

CONSTITUTION: At first, an edible protein, partially digested material of an edible protein and a peptide derived from food protein are digested with an enzyme formulation containing at least 5 kinds of proteases and peptidases derived from Aspergillus oryzae and selected from those respectively having molecular weights of 23kD, 27kD, 31kD, 32kD, 35kD, 38kD, 42kD, 47kD, 53kD and 100kD. Next, the resultant digested material is further digested with an enzyme formulation containing a prolylendopeptidase, a prolidase and a prolinase derived from a single microorganism. As a microorganism simultaneously producing these 3 kinds of enzymes, e.g. Pseudomonas.sp KU-22 strain (FERM P-13788) and Streptomyces xanthophaeus HA-36 strain (FERM P-13827) are exemplified.

LEGAL STATUS

[Date of request for examination]

22 11 2001

[Date of sending the examiner's decision of

08 04 2003

rejection

[Kind of final disposal of application other than the examiner's decision of rejection or

application converted registration]

[Date of final disposal for application]

[Patent number]

[Date of registration]

[Number of appeal against examiner's decision of rejection]

[Date of requesting appeal agest examiner's decision of rejection]

[Date of extinction of right]

Copyright (C); 1998,2003 Japan Patent Office

(19)日本国特許庁 (JP)

(12) 公開特許公報(A)

(11)特許出願公開番号 特開平9-164

(43)公開日 平成9年(1997)1月7日

(51) Int.Cl.*	識別記号 庁内割	的理番号	FΙ					技術表示箇所
A 2 3 J 3/34			A 2 3 J	3/34				
3/04				3/04				
C 1 2 P 21/06			C12P	21/06				
// (C12P 21/06								
C12R 1:69)								
		審査請求	未請求請求	表項の数4	OL	(全	7 頁)	最終頁に続く
(21)出願番号	特膜平7-156317		(71)出題					2 11
(22)出顧日	平成7年(1995)6月22日				工業株			丁目2番6号
(22)山峡口	十成7年(1550) 0 月22日		(72)発明			4CD3	10 PM 1	1日2台0万
			(12)7593			故島の	番地の	1 旭化成工業
				株式会		MC COURT C	THEADO	1 /BS1L/AGLLS/RC
			(72)発明					
			(,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,			鮫鳥 2	番地の	1 旭化成工器
				株式会			, a. Cara	- /5/5/5/

(54) 【発明の名称】 加水分解蛋白質の製造方法

(57)【要約】

【目的】 蛋白質を酵素により高度に加水分解する方法 を開発する.

【構成】 蛋白質をアスペルギルス オリゼに由来し、 少なくとも5種のプロテアーゼおよびペプチダーゼを含 有する酵素製剤で消化後、単一微生物由来のプロリルエ ンドペプチダーゼ、プロリダーゼおよびプロリナーゼを 含む酵素製剤で消化することを特徴とする加水分解蛋白 質の製造方法。

【効果】 従来、3工程以上の酵素反応を必要とした蛋 白質の高度加水分解が、本発明により2工程の酵素反応 で実施できる。

【特許請求の範囲】

【請求項1】 食用蛋白質、食品蛋白質の部分消化物、 および食品蛋白質由来のベプチドをアスペルギルス・オ リゼに由来し、かつ分子量がそれぞれ約23kD、約2 kD、約31kD、約32kD、約35kD、約38 kD、約42kD、約47kD、約53kD、および約 100kDの中から選ばれる少なくとも5種のプロテア ーゼおよびベプチダーゼを全む酵素製剤で消化し、その 後単一微生物由来のプロリルエンドペプチダーゼ、プロ リダーゼおよびプロリナーゼを含有する酵素製剤で消化 することを特定する加水が開発していまった。

【請求項2】 5種のプロテアーゼおよびペプチダーゼ の分子量が約23kD、約31kD、約35kD、約3 8kD、約53kDである請求項1に記載の加水分解蛋 白質の製造方法。

【請求項3】 単一微生物がシュードモナス (Pseudomonas) 属細菌由来である請求項1乃至2記載の加水分解蛋白質の製造方法。

【請求項4】 単一微生物がストレプトマイセス (Streptomyces) 属由来である請求項1乃至2記載の加水分解蛋白質の製造方法。

【発明の詳細な説明】

[0001]

【産業上の利用分野】本発明は、加水分解蛋白質の製造 方法に関する。加水分解蛋白質は調味料、食品の品質改 良剤等に幅広く利用されている。

[0002]

【従来の技術】蛋白質の加水分解は通常塩酸を添加して 高温、高圧処理する事により行われている。しかしなが らこれらの食品を取り扱う豪平では、消費者の天然物理 好の拡大に伴い、化学薬品である塩酸を使用しない方法 が望まれるようになりつつある。塩酸加水分解方法が 考えられるが、酵素のコストが塩酸に比べて高値である こと、ま少塩酸を用いて加水分解した場合と同程度に加 水分解率を高めることは困難であったことから実用化に は困難を伴う場合が多かった。

[0003]

【発明が解決しようとする課題】本発明の課題は、特定 の蛋白質分解酵素による加水分解工程を組み合わせるこ とにより、蛋白質を高度に加水分解する方法を開発する ことである。

[0004]

【課題を解決するための手段】酵素による加水分解で蛋白質の加水分解率が低い原因の1つとして、蛋白質中の くまと機能力を在生があげるれる。すなわち、現状αー イミノ酸であるアロリンは他のアミノ酸とは異なる立体 構造をしており、蛋白質またはペプチド中のイミノ酸股 基のイミノ基やカルボキシル基が関与するペプチド結合 は通常の蛋白質分解酵素による加水分解を受けにくい。 蛋白質を適常の蛋白質分解酵素で加水分解すると、プロ リン発基の部分がジベプチドまたはトリペプチドの状態 になって加水分解された時点で反応が終了してしまうこと になる。

【0005】プロリン残基を含むペプチドを加水分解す る酵素としては、オリゴペプチド中に存在するプロリン 残基のC-末端側のペプチド結合を切断するプロリルエ ンドペプチダーゼや、Pro-Xの構造を有するジペプ チドを加水分解するプロリナーゼ、X-Proの構造を 有するジペプチドを加水分解するプロリダーゼ等が知ら れている。本発明者らは通常の蛋白質分解酵素による加 水分解工程と、単一微生物由来のプロリルエンドペプチ ダーゼ、プロリダーゼおよびプロリナーゼを含有する酵 素剤を用いた加水分解工程を組み合わせることにより蛋 白質を高度に加水分解できること見出し、平成5年日本 国特許出願第266467号にその内容を開示した。1. かしながらこの方法では、エンド型酵素による加水分解 工程、プロリルエンドペプチダーゼ、プロリダーゼ、お よびプロリナーゼによる加水分解工程およびエキソ型酸 素による加水分解工程と3段階の工程が必要である。 【0006】実用上、操作をさらに簡便にするため、本 発明者らは鋭意検討を行った。その結果、アスペルギル ス・オリゼに由来し、かつ分子量がそれぞれ約23k D、約27kD、約31kD、約32kD、約35k D、約38kD、約42kD、約47kD、約53k D、および約100kDの中から選ばれる少なくとも5 種のプロテアーゼおよびペプチダーゼを含む酵素製剤に よる加水分解工程を実施した後、単一の微生物に由来す るプロリルエンドペプチダーゼ、プロリダーゼお上びア ロリナーゼを含有する酵素剤を用いた加水分解工程を実 施するという2段階の反応により、容易に蛋白質を高度 に加水分解できることを見出し、本発明を完成させるに 到った.

【0007】本発明の方法の最初の工程には、アスペル ギルス・オリゼ (Aspergillus oryza e)由来で、分子量がそれぞれ約23kD、約27k D、約31kD、約32kD、約35kD、約38k D、約42kD、約47kD、約53kD、および約1 00kDの中から選ばれる少なくとも5種のプロテアー ぜおよびペプチダーゼを含む酵素製剤を用いる。 詳細に は、上記の5種のプロテアーゼおよびペプチダーゼの分 子量はそれぞれ約23kD、約31kD、約35kD、 約38kD、約53kDである。この様な多数のプロテ アーゼおよびペプチダーゼを同時に含む酵素製剤で蛋白 質を加水分解することにより、プロリン等の環状イミノ 酸を多く含む蛋白質が、後段の工程であるプロリルエン ドペプチダーゼ、プロリダーゼおよびプロリナーゼを含 有する酵素製剤を用いた加水分解工程において、これら 3種の酵素が充分に作用できる程度に低分子化される。 このような低分子化は、原料蛋白質を特異性の異なる複

数のプロテアーゼおよびペフキダーゼで処理することに よっても達成できるが、異なる複数のプロテアーゼ収剤 を同時にまたは連続して使用するよりも、複数のプロテ アーゼおよびペプチダーゼを同時に含む単一のプロテア ーゼ製剤を用いる方が有利である。

【0008】本発明の最初の工程に用いることのできる
アスペルギルス・オリゼ由来の酵業製剤として、分子量
がそれぞれ約23kD、約27kD、約31kD、約3
2kD、約35kD、約38kD、約42kD、約47
kD、約53kD、約38kD、約42kD、約47
kD、約53kD、およだ約100kDの中から選ばれ
め少なくとも5種のプロテアーゼもはびベナゲーゼを
含むノボ・ノルディスクゼ(NOVO NORDISK

人/S、デンマーク)のフレーバーザイム(Flav
ourzyme)があげられる。このような酵素製剤に
より環状イミノ酸を多く含む蛋白質の前処理を行った場
らには、単にこの工程での加水分解率が高いのみなす。
プロリルエンドペプチゲーゼ、プロリダーゼおよび
プロリナーゼによる加水分解工程において分解率の増加
がより高くなことが思いまれる。

【0009】本発明の後段の工程には、単一微生物由来 のプロリルエンドペプチダーゼ、プロリダーゼおよびプ ロリナーゼを含有する酵素製剤が用いられる。プロリル エンドペプチダーゼ(別名ポストプロリンクリービング 酵素またはプロリン特異的エンドペプチダーゼ、EC 3. 4. 21. 26)は、オリゴペプチド中に存在する プロリン残基のC-末端側のペプチド結合を加水分解す る酵素である。プロリルエンドペプチダーゼを生産する 微生物としては、フラボバクテリウム(Flavoba cterium) 属細菌、キサントモナス (Xanth omonas) 属細菌、アルカリゲネス (Alcali genes) 属細菌、ストレプトマイセス (Strep tomyces) 属の放線菌が報告されている。これら 微生物以外にもプロリルエンドペプチダーゼを生産する 微生物を新たにスクリーニングすることにより新規プロ リルエンドペプチダーゼを取得することも可能である。 プロリルエンドペプチダーゼを生産する微生物は、その 培養液をカルボベンゾキシーアラニルーアラニループロ リルーパラニトロアニリド (以下Z-Ala-Ala-Pro-pNAと略す)等に作用させ、黄色のパラニト ロアニリンを遊離させること等を指標に土壌等より分離 することができる。

【0010】プロリダーゼ(別名プロリンジペアチダー 代、EC 3.4.13、9)はXーProの構造のジ ペプチドを加水分解するが、XーPro・Vの構造のト リペプチドのXーPro 結合を加水分解する場合もあ る。プロリダーゼを生産する微生物としては、エシェリ シア・コリ(Escherichia col)、ラ クトバゲルス・ラクチス(Lactococcus 1 actis)、ストレアトコッカス・クレモリス(St reptococcus cremoris)、ノイロ スポラ (Neurospora) 属糸状菌、サーマスアクアティカス (Thermus aquaticus)、シュードモナス (Pseudomonus) 属細菌等が保告されている。これら微生物以外にもプロリダーゼを建産する微生物を新たにスクリーニングすることにより顕現フロリダーゼを関係することも可能である。プロリダーゼを生産する微生物は、その培養液をグリシループロリン (以下G 1 yーProと略す)等に作用させた後生生と道難ピアリンを指標に土壌等より分離することができる。

【0011】プロリナーゼ(別名プロリルジペプチダー 化 EC 3.4.13.8) はPro-Xの構造のジ ペプチドを加水分解する解案である。プロリナーゼを生 産する酸生物としては、ストレプトコッカス・クレモリ ス(Streptococcus cremori s)、ストレプトコッカス・サーモフィラス(Stre ptococcus thermophilus)等が 報告されている。これら酸性制以外にもプロリナーゼを 生産する酸生物を新たにスクリーニングすることにより 新規プロリナーゼを取得することも可能である。プロリルーグ リシン(以下Pro-Glyと略す)等に作用させた後 に生じる遊離プロリンを指領に土壌等より分離すること ができる。

【0012】プロリルエンドペプチダーゼ、プロリダー ゼおよびプロリナーゼを同時に生産する微生物として、 シュードモナス・エスピー (Pseudomonas sp.)KU-22株およびストレプトマイセス・キサントファエウス (Streptomyces xant hophaeus) HA-36株があげられる。シュー ードモナス・エスピー KU-22株は好気性の桿菌で あり、YM培地(ポリペプトンO, 5%、酵母エキス 0.3%、マルトエキス0.3%、グルコース1.0 %、寒天1.0%、pH7.2)上30℃で培養した場 合に淡黄土色、湿潤で光沢のあるコロニーを形成する。 細胞のサイズはO. 4 μm×1、6 μmの直根菌であ り、グラム染色陰性、運動性あり、極性鞭毛、ウレアー ゼテスト陽性、カタラーゼテスト陽性、オキシダーゼテ スト陽性、クエン酸利用テスト陽性、澱粉加水分解テス ト陰性、グルコース酸化能 (OF-テスト) 陽性、キノ ン系はQ-9、黄色色素産生なし、水溶性色素産生な し、蛍光色素産生なし、アルギニン加水分解酵素テスト 陰性、フォーゲスープロスカウエルテスト(VPテス ト) 陰性、硝酸還元テスト陰性、メチルレッドテスト除 性、D-グルコース、D-マニトール、D-マンノー ス、エタノール、スクロースより好気条件下に酸を生成 しない、37℃、40℃、42℃で生育し、45℃で生 育しない、5%食塩存在下に生育し、10%食塩存在下 に生育しない、好気条件下にD-グルコース、D-マニ トール、Dーマンノース、酢酸を資化し、スクロースを

資化しない。尚、本菌株は工業技術院生命工学工業技術 研究所にFERM P-13788として寄託されてい z

【0013】シュードモナス・エスピー KU-22の 培養液より酵素剤を得る方法は公知の方法をそのまま または一部修正して用いることができる。これらペプチ ダーゼの生産に適する培地としては、グルコース、酵母 エキス、ポリペプトン、CSL、食塩等を含有する培地 が有効である。培養温度30℃で2日間程度の培養によ り著量のプロリルエンドペプチダーゼ、プロリダーゼお よびプロリナーゼが培地中に生産される。酵素の収量を 増大させるために、超音波による菌体破砕または浸透圧 ショック等を行うことも有効である。菌体または菌体残 渣を除去した後、たとえば硫安分画、イオン交換クロマ トグラフィー、疎水クロマトグラフィー、ゲル沪過クロ マトグラフィー等を行うことによりそれぞれの酵素が精 製できるが、加水分解反応もしくは加水分解物に悪影響 を与える因子が混在せず、かつ食品衛生 トの問題が無け れば、該酵素の粗精製品または培養液からの抽出物をそ のまま反応に利用することも可能である。

【0015】ストレプトマイセス・キサントファエウス HA-36株の培養液より酵素剤を得る方法は、公知 の方法をそのまま、または一部修正して用いることがで きる。ペプチダーゼの生産に適する培地としては、グル コース、澱粉、乾燥酵母、食塩を含有する培地が有効で ある。培養温度30℃で4日間程度培養することにより 著量のプロリルエンドペプチダーセ、プロリダーゼおよ びプロリナーゼが培地中に生産される。 菌体および不溶 性成分を除去した後、たとえば硫安分画、イオン交換ク ロマトグラフィー、疎水クロマトグラフィー、ゲル沪過 クロマトグラフィー等を行うことによりそれぞれの酵素 が精製できるが、加水分解反応もしくは加水分解物に悪 影響を与える因子が混在せず、かつ食品衛生上の問題が 無ければ該酵素の粗精製品または培養液からの抽出物を そのまま反応に利用することも可能である。尚、既知の プロリルエンドペプチダーゼは通常高分子の基質に対し ては全く作用しないが、本微生物が生産するプロリルエ ンドペプチダーゼは高分子基質であるカゼインに対して も加水分解活性を示すことが特徴である。

【0016】本発明に用いられる上述の酵素製剤はいず れも、これら酵素を同時に生産する微生物の培養物や細 胞破砕液をそのまま使用するか、またはこれらより酵素 を粗精製したものを用いることができる。反応は通常の 酵素反応と同じく酵素が失活しない程度の一定の温度で 撹拌条件で行うことが望ましい。シュードモナス・エス ピー KU-22株およびストレプトマイセス・キサン トファエウス HA-36株の生産するプロリルエンド ペプチダーゼおよびプロリダーゼは、ヒドロキシプロリ ンを含むペプチドには作用しにくいことから、コラーゲ ンやゼラチン等ヒドロキシブロリンを多量に含む蛋白質 を加水分解する場合には、Pro-Hypに対する特異 性が高いプロリダーゼを用いた加水分解工程を行うこと が好ましい。このプロリダーゼによる反応は、プロリル エンドペプチダーゼ、プロリダーゼおよびプロリナーゼ を含む酵素剤による反応と同時に実施しても、別々に実 施してもよい。尚、Pro-Hvpに対する特異性が高 いプロリダーゼは、オーレオバクテリウム・エステラロ マティカム (Aureobacterium este raromaticum) IFO3752の培養液よ り生産される。この微生物は財団法人発酵研究所が保存 する微生物であり、同所に依頼することにより誰でもこ れら菌株の分譲を受けることができる。

【0017】Pro-Hypに対する特異性が高いプロ リダーゼは、オーレオバクテリウム・エステラロマティ カム IFO 3752をグルコース、ペプトン、酵母 エキス、コーンスティープリカー(CSL)等を含te培 地に接種し、28~30℃で1~3日好気培養すること により生産される。該ペプチダーゼは培養上清中にも多 少蓄積するため、これを濃縮してもよいが、多量の酵素 を取得する場合には菌体を遠心分離等により集め、超音 波処理、浸透圧ショック処理、リゾチーム処理や界面活 性剤処理を行い、菌体内に存在する該ペプチダーゼを抽 出することが望ましい。菌体の抽出液より公知の常法、 例えば硫安またはアセトンによる分画 疎水クロマトグ ラフ、イオン交換クロマトグラフ、ゲル沪過クロマトグ ラフ等を用いることにより、Pro-Hvpのジペプチ ドを加水分解する酵素を精製することができる。この酵 素を加水分解反応に用いる場合には必ずしも酵素を精製 することは必要ではなく、加水分解反応もしくは加水分 解物に悪影響を与える因子が混在せず、かつ食品衛生ト の問題が無ければ該酵素の粗精製品または培養液からの 抽出物をそのまま反応に利用することも可能である。酸 素反応が終了した後、脱色、濃縮、殺菌等の処理を行 い、目的の加水分解蛋白質が調製される。以下実施例に より本発明をさらに詳細に記述するが、本発明はこれら に限定されるものではない。

【0018】 【実施例】

人夫肥的

【0019】 【実施例1】

1) KU-22粗酵素液の調製

シュードモナス・エスピー (Pseudomonas sp.) KU-22株をグルコース0.5%、ポリペ プトン1%、酵母エキス0.5%、CSL2%、塩化ナ トリウム0.3%、リン酸水素二カリウム0.2%、硫 酸マグネシウム・7水和物0.1%よりなる培地100 m1(pH7.2)を含む500m1容坂口フラスコ6 本に移植し、30℃で48時間振盪培養を行った。 培養 液より遠心分離により (8、000×g、20分) 菌体 を集め、10mM トリス-塩酸緩衝液 (pH8.0) (以下緩衝液Aと称する)で2回洗浄後、菌体を超音波 処理することにより粉砕した。その後遠心分離(8、0 00×g、20分) により細胞残渣を除去することによ り無細胞抽出液55mlを得た。この無細胞抽出液を氷 中で冷却撹拌しながら90%飽和となるように硫酸アン モニウムを加え、30分間氷中で撹拌させた後4℃で一 夜放置した。沈澱物を遠心分離(8、000×g、20 分)により回収し、氷冷した10mlの緩衝液Aに溶解 した。続いて緩衝液Aに対して透析を行い、粗酵素液を 得た(以下KU-22粗酵素液と称する)。

【0020】プロリルエンドペプチダーゼ活性の測定は 以下の条件にて行った。即ち、1mM Z-Ala-A 1a-Pro-pNA (40%メタノールに溶解) 20 0 u l に 5 0 m M トリスー塩酸緩衝液 (p H 8. 0) 800 μ 1 を加え、37℃で5分間予備保温した後、酵 素サンプル (緩衝液Aで適宜希釈したもの) 200 µ1 を添加して30分間反応させた。1 Mの酢酸ナトリウム 緩衝液 (pH3.5)を400μ1加えて反応を停止さ せた。基質に1M酢酸緩衝液(pH3.5)をあらかじ め加えた後で酵素サンプルを添加したものをブランクと して410nmの吸光を測定し、反応により遊離したパ ラニトリアニリンの量を求めた。尚、プロリルエンドペ プチダーゼ1単位は37℃の反応で1分間に1µmol のパラニトリアニリン相当量を遊離させるのに必要な酵 素量と定義した。 KU-22粗酵素液のプロリルエンド ペプチダーゼの活性は1.1単位/mlであった。 【0021】プロリダーゼ活性の測定は以下の条件で行 った。即ち、5mM Gly-Proを含む緩衝液A2 00 µ 1 に酵素サンプル (緩衝液 A で適宜希釈したも の) 100 µ l を加え、37℃で30分間反応させた。 1 Mの酢酸ナトリウム緩衝液 (pH8.0)を700 μ I添加して反応を停止させた後、10%のニンヒドリン を含む95%エタノール溶液100μ1を加えて、70 ℃、10分間加熱・冷却し、440nmの吸光度を測定 した。一方、酵素サンプル添加前に酢酸緩衝液を添加し たものを同様にニンヒドリン反応させたものにつき44 Onmの吸光度を測定し、これをブランクとした。ま た、5mMのGly-Pro溶液と、5mMグリシンお

よび5mMプロリンを含む溶液を適宜混合し、この混合液200 x に蒸留水100x1を加え、上記と同様にニントドリン反応を行ったものを各種準備し、これらの440nmの吸光度を測定して標準曲線を中板した。標準曲線より遊離プロリンの濃度を求め、プロリケーゼにより生じたプロリン量を算出した。尚、プロリゲーゼにより生じたプロリン量を算出した。尚、プロリゲーゼにより生じたプロリン量を算出した。尚、プロリゲーゼにより生じたプロリンを遊離させるのに必要な酵素素と定義した。ドレー22相酵素液のプロリゲーゼ活性は5.7単位/m1であっ

【0022】プロリナーゼ活性の測定は以下の条件で行 った。即ち、5mM Pro-Glyを含む緩衝液A2 00 µ 1 に酵素サンプル (緩衝液 Aで適宜希釈したも の) 100 μ l を加え、1 Mの酢酸ナトリウム緩衝液 (pH8.0)を700µ1添加して反応を停止させた 後、10%のニンヒドリンを含む95%エタノール溶液 100µ1を加えて、70℃、10分間加熱・冷却じ、 440 nmの吸光度を測定した。一方、酵素サンプル添 加前に酢酸緩衝液を添加したものを同様にニンヒドリン 反応させたものにつき440 nmの吸光度を測定し、こ れをプランクとした。また、5mMのPro-Gly溶 液と、5mMグリシンおよび5mMプロリンを含む溶液 を適宜混合し、この混合液200μ1に蒸留水100μ 1 を加え、上記と同様にニンヒドリン反応を行ったもの を各種準備し、これらの440 nmの吸光度を測定して 標準曲線を作成した。標準曲線より遊離プロリンの濃度 を求め、プロリナーゼにより生じたプロリン量を算出し た。尚、プロリナーゼ1単位は37℃の反応で1分間に 1 umolのプロリンを遊離させるのに必要な酵素量と 定義した。 KU-22 粗酵素液のプロリナーゼ活性は 4.9単位/m1であった。

【0023】2) HA-36粗酵素液の調製

ストレプトマイセス・キサントファエウス(Strep tomyces xanthophaeus) HA-36株を1%グルコース、1%可溶性澱粉、2%乾燥酵 母、0.3%食塩よりなる培地100ml(pH7. 2)を含む500m1容坂口フラスコ20本に移植し、 30℃で4日間振盪培養を行った。培養液を遠心分離 (8、000×g、20分) することにより菌体を除 き、この液を氷中で冷却撹拌しながら80%飽和となる ように硫酸アンモニウムを加え、30分間氷中で撹拌さ せた後4℃で一夜放置した。沈澱物を遠心分離(8、0 00×g、20分) により回収し、氷冷した緩衝液A5 Omlに溶解させた。続いて緩衝液Aに対して透析を行 い、粗酵素液を得た(以下HA-36粗酵素液と称す る).プロリルエンドペプチダーゼ活性は0.73単位 /m1、プロリダーゼ活性はO. 45単位/m1、プロ リナーゼ活性は1.1単位/mlであった。 【0024】3) 蛋白質の調製と前段処理 5リットル容高圧オートクレーブに牛骨3600gと水

720gを仕込み、密封後に昇温を開始した。オートク レーブの内圧が0.5kg/cm² に達したらオートク レーブ内のエア抜きを実施し、再度密封してオートクレ ーブの内圧が $3 k g / c m^2$ になるまで加熱し、1時間 煮出しを行った。冷却後、オートクレーブ内の液を5リ ットル容分液ロートに移し、上層の油を除いて下層の牛 骨抽出液2400gを回収し、これをエバボレーターで 濃縮してT-N7.7%、F-N0.39%の濃縮液4 50gを得た。本濃縮液210gに水を320gを加え て希釈後、16%水酸化ナトリウム溶液を加えてpHを 7. 0に調製した。この溶液にノボ・ノルディスク社製 フレーバーザイムを7、3g添加し、50℃で48時間 反応させた。反応終了液を85℃で30分加熱すること により酵素を失活させた。本フレーバーザイム処理液は T-N=2、95%、F-N=1、24%であり、加水 分解率は42.0%と算出された。

【0025】4)相解素液による加水分解上記3)で得られたフレーバーザイム処理液のPHを 8.0に調整した後、これを3本の試験管A、B、Cに それぞれ15mlずつ分性した、試験管Aには蒸留か 1.5mlを、試験管Bには上記1)で得られたKU-2.2租酵素液1.5mlを、試験管Cには上記2)で得られたHA-36租酵素液1.5mlを活動でCには上記2)で得られたHA-36租酵素液1.5mlを添加して37で で2.4時間反応させた。反応終了液のケルダール窒素 (T-N) およびホルモール登業(F-N) の分析を行った結果(表1)、サンプルBおよびcの加水分解率に は、サンプルAの加水分解率に比べて高くなっており、 サンプルBではサンプルAに比べて約15%6高い値を 示した。 [0026]

【0026】

サンプル	F-N(%)	T - N (%)	分解率 (%)	[增加分米]
A	1. 15	2.67	4 3 . 1	(- 1
В	1.56	2.69	5 8 . 0	[14.9]
С	1.38	2.66	51.9	[8.8]
D	0.62	2.86	23.3	[-]
E	0.87	2.68	32.5	[0.2]
P	0.77	2.67	28.8	[5.5]
G	1.6.1	2 . 4 7	65.2	[2'3.1]

[0027]

【比較例1】上記実施例1の3)で得られた牛骨抽出濃 縮液210gに水を320gを加えて希釈後、16%水 酸化ナトリウム溶液を加えてpHを7、Oに調製した。 この溶液に天野製薬社社製プロテアーゼMを7.3g添 加し、50℃で48時間反応させた。反応終了液を85 ℃で30分加熱することにより酵素を失活させた。本プ ロテアーゼM処理液はT-N=2,96%,F-N= 0.67%であり、加水分解率は22.6%と算出され た、このプロテアーゼM処理液のpHを8、Oに調整し た後、これを3本の試験管D、E、Fにそれぞれ15m lずつ分注した。試験管Dには蒸留水1.5mlを、試 験管Eには実施例1の1)で得られたKU-22粗酵素 液1.5mlを、試験管Fには実施例1の2)で得られ たHA-36粗酵素液1.5mlを添加して37℃で2 4時間反応させた。反応終了液のケルダール窒素 (T-N) およびホルモール窒素 (F-N) の分析を行った結 果(表1)、サンブルEおよびFではコントロールであ るサンプルDに比べて加水分解率は高くなっていたもの の、その増加率は5~10%程度であった。 [0028]

【実施例2】オーレオバクテリウム・エステラロマティ カム (Aureobacterium esterar omaticum) IFO 3752を、グルコース 0.5%、ポリペプトン2%、酵母エキス0.5%、C SL2%、塩化ナトリウムO、3%、リン酸水素二カリ ウム0.2%、硫酸マグネシウム・7水和物0.1%よ りなる培地1リットルに接種し、28℃で3日間振過培 養した。培養液より集南し、緩衝液Aで2同洗浄後、1 OmMのEDTAを含む同緩衝液200m1に懸濁させ た。これにリゾチームを終過度O.5mg/mlとなる ように添加し、37℃で1時間保温した。これを超音波 処理し、15、000gで10分間遠心分離して上清1 50mlを回収し、粗酵素抽出液とした、酵素活性の測 定は以下のように行った。5mMのPro-Hypを含 む200μlの緩衝液Aに酵素液(緩衝液Aで適宜素釈 したもの)を100 µ 1添加し、37℃で30分間反応 させた。反応液に1Mの酢酸ナトリウム緩衝液 (pH 2.8) 700 µ I を添加して反応を停止させ、10% ニンヒドリンを含む95%エタノール溶液100μ1を 加えて70℃で10分間ニンヒドリン反応を行い、プロ リンおよびヒドロキシプロリンに由来する440ヵmの

吸光度を測定した。標準液として、基質ペアチドとその 想定加水分解物(ProーHyp、プロリンおよびヒド ロキシブロリン)とを適宜混合したものにつき同様の ンヒドリン反応を行って隔準曲線を作成し、これをもと にプロリン、とドロキシブロリンの遊離量を求めた。 尚、解案、1単位は37℃、1分間の反応で1μmo1の ProーHypを加水分解する酵素量と定義した。本租 酵素液の活性は2.5単位/m1であった。

【0029】実施例1で得られたフレーバーザイム反応 液のp1k実施例1と同様に8.0に調整し、その15 m1に上記の粗酵素抽出液1.5m1と実施例1で得ら かたKU-22粗酵素液1.5m1とを添加して50℃ で48時間加水分解させた(反応液分)。反反流Gにつ きケルゲール法による全盤素 (T-N) の分析とおルモール確定法によるホルモール整葉 (F-N) の分析を行い、両者の比より加水分解率を計算した。その結果、反応液Dは約65%もの加水分解率を示し、後段処理における時分加水分解率は23%であった(表1).
[0030]

【発明の効果】蛋白質の加水分解を複数のプロテアーゼ およびベアチダーゼを同時に含む特定の酵素製剤と、ア ロリルエンドベアチダーゼ、アロリダーゼおよびアロリ ナーゼを含む酵素製剤による処理とを組み合わせること により高い加水分解率が得られることから、金品、特に 脚株料用係の質質の加水分解で効果的に利用できる。

フロントページの続き

C12R 1:38) (C12P 21/06

C12R 1:465)